# BUNDESREPUBLIK DEUTSCHLAND





# **Bescheinigung**

Die Bayer Aktiengesellschaft in Leverkusen/Deutschland hat eine Patentanmeldung unter der Bezeichnung

"Metathese in Gegenwart ionischer Flüssigkeiten"

am 18. Juni 1999 beim Deutschen Patent- und Markenamt eingereicht.

Das angeheftete Stück ist eine richtige und genaue Wiedergabe der ursprünglichen Unterlage dieser Patentanmeldung.

Die Anmeldung hat im Deutschen Patent- und Markenamt vorläufig die Symbole C 07 B, C 07 D und C 08 F der Internationalen Patentklassifikation erhalten.

München, den 27. Dezember 1999

Deutsches Patent- und Markenamt Der Präsident

Im Auftrag

Aktenzeichen: 199 27 912.8

Zitzenzier

10

15

20

25

# Metathese in Gegenwart ionischer Flüssigkeiten

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung cyclischer und/oder polymerer Verbindungen durch Metathese von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von substituierten oder unsubstituierten Alken- oder Alkineinheiten enthalten.

Unter Metathese versteht man eine wechselseitige Umalkylidenierung von Alkenen und Alkinen in Gegenwart von Katalysatoren. Reaktionen dieser Art finden Anwendungen in einer Vielzahl technisch wichtiger Prozesse. Eine Übersicht hierüber findet sich in: M. Schuster, S. Blechert, Angew. Chem. 1997, 109, 2124 und S. Armstrong, J. Chem. Soc., Perkin Trans. 1, 1998, 371. Zu den Metathesereaktionen zählen die Oligomerisation und Polymerisation von acyclischen Dienen (ADMET) und die Synthese von Carbo- und Heterozyklen unterschiedlicher Ringgrößen durch Ringschlußmetathese (RCM, Ring-Closing-Metathesis). Darüberhinaus sind gekreuzte Metathesen unterschiedlicher Alkene bekannt (Brümmer, O. et al. Chem. Eur. J. 1997, 3, 441).

Die für die oben erwähnten Metathesereaktionen können die in WO-A-93/20111 beschriebenen Ruthenium-Alkylidenverbindungen, die von A. W. Stumpf, E. Saive, A. Deomceau und A. F. Noels in *J. Chem. Soc., Chem. Commun.* 1995, 1127-1128 beschriebenen Katalysatorsysteme auf Rutheniumbasis oder die von P. Schwab, R. H. Grubbs und J. W. Ziller in *J. Am. Chem. Soc.* 1996, 118, 100 (siehe auch WO 96/04289) beschriebenen Katalysatorsysteme als Katalysatoren eingesetzt werden.

In jüngerer Zeit wurde die Verwendung von sogenannten nicht wässrigen ionischen Flüssigkeiten für Metathesereaktionen beschrieben.

Bei ionischen Flüssigkeiten handelt es sich um Salze oder Mischungen von Salzen, die in einem weiten Temperaturbereich flüssig sind. Der Vorteil ionischer Flüssigkeiten liegt darin, daß sie sich nicht mit aliphatischen Kohlenwasserstoffen mischen. Bei organischen Reaktionen, für die der Einsatz eines Katalysators notwendig ist, kann man durch Zusatz von ionischen Flüssigkeiten und eines geeigneten Katalysators, der sich nur oder bevorzugt in der ionischen Flüssigkeit löst, eine heterogene Katalyse erreichen.

5

US-A-5 104 840 beschreibt den Einsatz solcher Mischungen als Lösungsmittel für Übergangsmetallkomplexe, speziell Nickel-Komplexe, die keine Kohlenstoff-Nickel-Bindungen enthalten.

10

In EP-B-448 445 wird der Einsatz von ionischen Flüssigkeiten für die Dimerisierung von unsubstituierten Monoolefinen unter Verwendung von Nickelchlorid beschrieben. Nachteilig ist hierbei allerdings die Verwendung von Organoaluminiumhalogenid, speziell des pyrophoren Dichloroethylaluminiums, zur Herstellung der ionischen Flüssigkeit.

15

US-A-552 5567 beschreibt den Einsatz von ionischen Flüssigkeiten für die Disproportionierung von unsubstituierten Monoolefinen unter Verwendung von Wolframkatalysatoren. Auch hier wird obligatorisch ein Organoaluminiumhalogenid, bevorzugt das pyrophore Dichloroethylaluminium, zur Herstellung der ionischen Flüssigkeit eingesetzt.

20

EP-A-882 691 beschreibt den Einsatz von ionischen Flüssigkeiten für die Dimerisierung von unsubstituierten Monoolefinen unter Verwendung von Nickelchlorid. Neben dem auch hier verwendeten pyrophoren Dichloroethylaluminium ist weiterhin nachteilig, daß durch den Überschuß an der Lewis-Säure Aluminiumchlorid in der ionischen Flüssigkeit eine saure Reaktionsmischung entsteht.

25

30

Die oben beschriebenen Metatheseverfahren eignen sich allerdings nur für die Umsetzung von unsubstitiuierten Monoolefinen, also sehr einfachen organischen Molekülen. Für die Umsetzung von mehrfach substituierten Edukten mit funktionellen Gruppen sind diese Verfahren nicht geeignet, da zum einen die dort beschriebenen Katalysatoren nicht anwendbar sind oder die ionischen Flüssigkeiten aufgrund ihrer Zusammensetzung oder der Tatsache, daß die Reaktionsmischung sauren Charakter aufweist, für andere Katalysatoren nicht geeignet sind.

Aufgabe der vorliegenden Erfindung war es, ein universell einsetzbares Verfahren zur Metathese von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von Alken- oder Alkineinheiten enthalten, bereitzustellen, das unter Verwendung von ionischen Flüssigkeiten durchgeführt wird. Das Verfahren sollte auch für substituierte Alkene oder Alkine einsetzbar sein.

10

15

5

Es wurde ein Verfahren zur Herstellung cyclischer und/oder polymerer Verbindungen durch Metathese von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von substituierten oder unsubstituierten Alken- oder Alkineinheiten enthalten, in Gegenwart von einem oder mehreren homogen oder heterogen vorliegenden Katalysatoren gefunden, das dadurch gekennzeichnet ist, daß die Metathese in Gegenwart von ionischen Flüssigkeiten durchgeführt wird und daß als Katalysatoren Übergangsmetallcarbene oder Übergangsmetallverbindungen, die unter den Reaktionsbedingungen Übergangsmetallcarbene bilden oder Übergangsmetallsalze in Verbindung mit einem Alkylierungsmittel verwendet werden.

20

Überraschenderweise wurde gefunden, daß die Gegenwart von ionischen Flüssigkeiten bei Metathesereaktion von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von substituierten oder unsubstituierten Alken- oder Alkineinheiten enthalten dazu führt, daß die Standzeit des Katalysators verlängert wird, da er in der ionischen Flüssigkeit für weitere Metathesereaktionen eingesetzt werden kann.

25

30

In einer bevorzugten Ausführungsform betrifft die vorliegende Erfindung die Herstellung carbo- oder heterocyclischer Verbindungen mit Ringgrößen ≥ 5 Ringglieder, einschließlich der mittleren (8 bis 11 Ringglieder) und großen (≥ 12 Ringglieder) Ringe und/oder die Herstellung polymerer Verbindungen, bei denen es sich um Homopolymere, Copolymere oder Block-Copolymere handeln kann.

10

15

20

25

30

Bei Ringschlußmetathesereaktionen steht die Ringschlußreaktion in Konkurrenz zur Polymerisation. Führt man diese Reaktion mit Edukten durch, die mindestens zwei funktionellen Gruppen in Form von Alken- oder Alkineinheiten enthalten, so entstehen Gemische aus cyclischen Verbindungen und Polymeren.

Die Bildung von cyclischen Verbindungen wird durch die Durchführung der Reaktion in organischen Lösungsmitteln bei hoher Verdünnung oder durch die Zugabe größerer Volumina an ionischen Flüssigkeiten begünstigt. Dies gilt insbesondere für die Herstellung von mittleren (8 bis 11 Ringglieder) und großen (≥ 12 Ringglieder) Ringen.

Die zur Erreichung der notwendigen hohen Verdünnung erforderlichen großen Reaktionsvolumina an organischen Lösungsmitteln limitieren die maximalen Raum/Zeit-Ausbeuten. Die Abtrennung der Produkte nach Beendigung der Reaktion erfordert zeitaufwendige Trennoperationen wie Chromatographie und führt meist zu einer irreversiblen Desaktivierung des verwendeten Katalysators.

Durch Verwendung von größeren Volumina an ionischen Flüssigkeiten lassen sich die gewünschten Produkte allerdings leicht abtrennen, da sie sich in der organischen Phase befinden, die mit der ionischen Flüssigkeit nicht mischbar ist. Wählt man einen Katalysator, der sich ausschließlich oder bevorzugt in der ionischen Flüssigkeit löst, so läßt sich die Desaktivierung des Katalysators nach der Aufarbeitung vermeiden und die Phase, die die ionische Flüssigkeit und den Katalysator enthält, kann für weitere Metathesereaktionen eingesetzt werden.

Bevorzugt werden im erfindungsgemäßen Verfahren Edukte eingesetzt, die neben den an der Metathesereaktion beteiligten funktionellen Gruppen mindestens einen weiteren, sich in der Metathesereaktion inert verhaltenden Substituenten und/oder ein Heteroatom enthalten. Diese Substituenten oder Heteroatome können dabei unabhängig gewählt werden aus: verzweigte oder unverzweigte Alkylreste, aromatische

10

15

oder nicht-aromatische carbocyclische Ringe, Carbonsäuren, Ester, Ether, Epoxide, Silylether, Thioether, Thioacetale, Anhydride, Imine, Silylenolether, Ammoniumsalze, Amide, Nitrile, Perfluoralkyl-Gruppen, gem.-Dialkyl-Gruppen, Alkine, Alkene, Halogene, Alkohole, Ketone, Aldehyde, Carbamate, Carbonate, Urethane, Sulfonate, Sulfona, Sulfonamide, Nitro-Gruppen, Organosilan-Einheiten, Metallzentren, sauerstoff-, stickstoff-, schwefel-, phosphorhaltige Heterocyclen.

Besonders bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren als Edukte  $\alpha$ , $\omega$ -Diene eingesetzt, die mindestens einen weiteren, sich in der Metathesereaktion inert verhaltenden Substituenten und/oder ein Heteroatom enthalten können. Diese Substituenten oder Heteroatome können dabei unabhängig gewählt werden aus verzweigte oder unverzweigte Alkylreste, aromatische oder nicht-aromatische carbocyclische Ringe, Carbonsäuren, Ester, Ether, Epoxide, Silylether, Thioether, Thioacetale, Anhydride, Imine, Silylenolether, Ammoniumsalze, Amide, Nitrile, Perfluoralkyl-Gruppen, gem.-Dialkyl-Gruppen, Alkine, Alkene, Halogene, Alkohole, Ketone, Aldehyde, Carbamate, Carbonate, Urethane, Sulfonate, Sulfone, Sulfonamide, Nitro-Gruppen, Organosilan-Einheiten, Metallzentren, sauerstoff-, stickstoff-, schwefel-, phosphorhaltige Heterocyclen.

- Insbesondere werden für das erfindungsgemäße Verfahren als Edukte  $\alpha,\omega$ -Diene eingesetzt, die in  $\alpha$ -Stellung zu einer Doppelbindung einen Substituenten NRR¹ tragen, wobei
- R ein organischer Substituent, bevorzugt Wasserstoff, gegebenenfalls anelliertes
  Aryl, Alkyl, CN, COOR² oder Halogen ist,
  - R<sup>1</sup> tert.-Butyl, P(R)<sub>2</sub>, P(R<sup>2</sup>)<sub>2</sub>, COR, SO<sub>2</sub>PhR, COOR oder CONRR<sup>2</sup> ist,
  - R<sup>2</sup> Alkyl oder Phenyl ist,

20

besagte  $\alpha$ , $\omega$ -Diene auch an jeder anderen Position im Molekül, mit Ausnahme der  $\alpha$ -Stellung, mindestens einen weiteren Substituenten R tragen können.

- Bei Verwendung dieser Diene als Edukte für das erfindungsgemäße Verfahren sind cyclische und/oder polymere Verbindungen erhältlich, die in α-Stellung zur Doppelbindung einen Substituenten NRR¹ tragen, wobei R und R¹ die oben angegebenen Bedeutung haben.
- In einer besonders bevorzugten Ausführungsform handelt es sich bei den oben genannten α,ω-Dienen um Verbindungen der allgemeinen Formel (I)

$$R \xrightarrow{\text{NR}^{\text{R}^1}} \qquad (I)$$

in welcher R, R1 und R2 die obengenannte Bedeutung haben und

- n die Zahl 1,2,3 oder 4, bevorzugt 1 oder 2, besonders bevorzugt 1 bedeutet.
- Bei Einsatz von Verbindungen der allgemeinen Formel (I) werden durch das erfindungsgemäße Verfahren bevorzugt cyclische Verbindungen der allgemeinen Formel (II),

10

15

20

25

$$R + \bigcup_{(CH_2)_0}^{R^1}$$
 (II)

in welcher R, R<sup>1</sup>,R<sup>2</sup> und n die obengenannte Bedeutung haben und auch die Doppelbindung durch mindestens einen Rest R substituiert sein kann, sowie polymere Produkte erhalten.

Ganz besonders bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren als Edukte Diallylamin oder 3-Amino-1,7-ocatdien, besonders bevorzugt in ihrer N-Carboxymethyl-geschützten Form oder 1,7-Octadien, 10-Undecenoyl-allylamid, 1,4-Bis-oxypropen-2-yl-butin-2 oder 10-Undecensäure-buten-4-yl-ester eingesetzt.

Im erfindungsgemäßen Verfahren können auch Mischungen von Edukten eingesetzt werden. Dabei können die Edukte dem Reaktionsmedium als Gemisch zugesetzt werden oder aber dem Reaktionsmedium sequentiell zugesetzt werden.

Für das erfindungsgemäße Verfahren werden als Katalysatoren oder Katalysatorvorstufen Übergangsmetallcarbene oder Übergangsmetallverbindungen, die unter den Reaktionsbedingungen Übergangsmetallcarbene bilden oder Übergangsmetallsalze in Verbindung mit einem Alkylierungsmittel verwendet, wobei diese Katalysatoren sowohl ionisch als auch nicht-ionisch sein können.

Bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren Katalysatoren der allgemeinen Formel (III) bis (VI) verwendet, wobei M. Ruthenium oder Osmium, bevorzugt Ruthenium bedeutet.

$$X^{1} \longrightarrow R^{3}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{3} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{4} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{5} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{7} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{1} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{2} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{3} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{4} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{4} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{4} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{4} \longrightarrow R^{4}$$

$$X^{5} \longrightarrow R^{4$$

R³ bis R³ sind unabhängig voneinander wählbare Reste aus Wasserstoff, C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Alkyl, C<sub>3</sub>-C<sub>8</sub> Cycloalkyl, C<sub>2</sub>-C<sub>20</sub> Alkenyl, C<sub>2</sub>-C<sub>20</sub> Alkinyl, C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub> Aryl, C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Carboxylat, C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Alkoxy, C<sub>2</sub>-C<sub>20</sub> Alkenyloxy, C<sub>2</sub>-C<sub>20</sub> Alkinyloxy, C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub> Aryloxy, C<sub>2</sub>-C<sub>20</sub> Alkoxycarbonyl, C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Alkylthio, C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Alkylsulfonyl oder C<sub>1</sub>-C<sub>20</sub> Alkylsulfinyl, N-Aryl; jeweils wahlweise substituiert mit C<sub>1</sub>-C<sub>12</sub> Alkyl, Perfluoralkyl, Halogen, C<sub>1</sub>-C<sub>5</sub> Alkoxy oder C<sub>6</sub>-C<sub>18</sub> Aryl. Die Reste R³ bis R³ können in cyclischen Verbindungen miteinander verknüpft vorliegen.

X¹ bis X³ sind unabhängig voneinander wählbare anionische Liganden, insbesondere F-, Cl-, Br-, CN-, SCN-, R³O-, R³R⁴N-, (R³-R7)-Allyl-, (R³-R7)-Cyclopentadienyl-, wobei die Reste R³ bis R7 die bereits genannte Definition erfüllen.

L¹ bis L³ sind unabhängig voneinander wählbare neutrale Liganden insbesondere CO, CO₂, R³NCO, R³R⁴C=CR⁵R⁶, R³C≡CR⁴, R³R⁴C=NR⁵, R³C≡N, R³OR⁴, R³SR⁴, NR³R⁴R⁵, PR³R⁴R⁵, AsR³R⁴R⁵, SbR³R⁴R⁵, wobei die Reste R³ bis R⁵ die bereits genannte Definition erfüllen.

20 m ist 1 oder 2.

5

10

Besonders bevorzugte Katalysatoren oder Katalysatorvorstufen sind Verbindungen der allgemeinen Formel (III) und (IV) mit  $L^1$  und  $L^2 = PR^3R^4R^5$ , wobei  $R^3$  bis  $R^5$  den oben genannten Definitionen entsprechen, ganz besonders bevorzugte Reste sind dabei Aryl oder Alkyl, insbesondere sekundäre Alkylreste oder Cycloalkylreste.

5

Ganz besonders bevorzugt werden als Katalysatoren für das erfindungsgemäße Verfahren folgende Verbindungen eingesetzt:

10

wobei

Cy = Cyclohexyl, iPr = Isopropyl, Ph = Phenyl bedeutet.

15

Die Katalysatoren können in isolierter Form eingesetzt oder in situ im Reaktionsmedium aus Katalysatorvorstufen erzeugt werden. Die Katalysatormengen, die für das erfindungsgemäße Verfahren eingesetzt werden, liegen in der Regel bei 0,001 bis 15 mol%, bezogen auf die Edukte. Bevorzugt wird das erfindungsgemäße Verfahren mit 0,1 bis 12 mol% Katalysator, besonders bevorzugt mit 0,5 bis 9 mol% bezogen auf die Edukte, durchgeführt.

15

20

25

30

Die für das erfindungsgemäße Verfahren eingesetzten ionischen Flüssigkeiten sind Salze oder Salzmischungen, die in einem Temperaturintervall von -20°C bis 300°C flüssig sind.

Bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren ionische Flüssigkeiten eingesetzt, die Aluminiumhalogenide in Kombination mit mindestens einem quartären Ammoniumhalogenid und/oder mindestens einem quartärem Phosphoniumhalogenid enthalten.

Besonders bevorzugt werden als quartäre Ammoniumverbindungen heterocyclische Verbindungen, die mindestens ein Stickstoffatom enthalten, verwendet. Dies sind beispielsweise Pyridiniumverbindungen oder Imidazoliumverbindungen

Ganz besonders bevorzugt werden als ionische Flüssigkeiten Aluminiumchlorid in Kombination mit 1-Methyl-3-butylimidazoliumchlorid, 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid, N-Butylpyridiniumchlorid und/oder Tetrabutylphosphoniumchlorid verwendet.

Bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren ionische Flüssigkeiten eingesetzt, die aus einer Kombination von Aluminiumhalogenid und quartären Ammoniumhalogeniden und/oder quartären Phosphoniumhalogeniden im molaren Verhältnis (0,6-1):1 bestehen. Das molare Verhältnis von Aluminiumhalogenid zu quartärem Ammoniumhalogenid und/oder quartärem Phosphoniumhalogenid sollte nie größer als 1 sein, da sonst ein Überschuß an Lewis-Säure in der Reaktionsmischung vorliegt. Diese saure Reaktionsmischung führt zu einer Desaktivierung der Übergangsmetallcarben-Katalysatoren.

Weiterhin bevorzugt werden für das erfindungsgemäße Verfahren ionische Flüssigkeiten eingesetzt, die Ammoniumhexafluorophosphat, Ammoniumtetrafluoroborat, Ammoniumtosylat, oder Ammoniumhydrogensulfat enthalten oder aus Ammoniumhexafluorophosphat, Ammoniumtetrafluoroborat, Ammoniumtosylat oder Ammoniumhydrogensulfat bestehen.

Besonders bevorzugt werden als ionische Flüssigkeiten Pyridiniumhexafluorophosphat, 1-Methyl-3-butylhexafluorophosphat, Pyridiniumtetrafluoroborat, Pyridiniumhydrogensulfat oder N-Butylpyridiniumhexafluorophosphat eingesetzt.

Im erfindungsgemäßen Verfahren können als ionische Flüssigkeiten auch Kombinationen von Aluminiumhalogenid mit Mischungen von quartären Ammoniumhalogeniden und/oder quartären Phosphoniumhalogeniden sowie Mischungen von Ammoniumhexafluorophosphaten, Ammoniumtetrafluoroboraten, Ammoniumtosylaten oder Ammoniumhydrogensulfaten eingesetzt werden.

Das erfindungsgemäße Verfahren kann in Gegenwart von einem oder mehreren Additiven, bevorzugt eines Lösungsmittels, durchgeführt werden, wodurch beispielsweise eine leichtere Abtrennung der Produkte von der ionischen Flüssigkeit und des darin befindlichen Katalysators möglich wird. In Gegenwart eines Additivs und der ionischen Flüssigkeiten ergibt sich dann ein heterogenes Katalysesystem, wenn ionische Katalysatoren oder Katalysatoren, die sich bevorzugt in der ionischen Flüssigkeit lösen, eingesetzt werden. Nach Beendigung der Metathesereaktion kann die ionische Phase, die den Katalysator enthält, einfach vom Additiv mit dem darin befindlichen Reaktionsprodukt abgetrennt werden. Der Katalysator in der ionischen Flüssigkeit kann ohne Reinigungszwischenschritte für weitere Metathesereaktionen eingesetzt werden.

25

30

20

5

10

15

Solche Additive können beispielsweise gewählt werden aus: Phosphorverbindungen, Amine, perfluorierte Verbindungen, Metallalkoxide und organische Lösungsmittel. Als organische Lösungsmittel eignen sich insbesondere halogenierte Kohlenwasserstoffe wie beispielsweise Dichlormethan, Trichlormethan, Tetrachlormethan, 1,2 Dichlorethan, Trichlorethan, aromatische Verbindungen wie beispielsweise Benzol, Toluol, Xylol, Cumol, Halogenbenzole, Alkane wie beispielsweise Pentan,

Hexan, Cyclohexan, Ester wie beispielsweise tert.-Butylmethylester oder Acetessigester, Ether wie beispielsweise Diethylether, Tetrahydrofuran, Dimethoxyethan, Amide wie beispielsweise Dimethylformamid, Antioxidantien wie beispielsweise Hydrochinone, Aceton, Dimethylcarbonat oder Alkohole.

5

Bevorzugt werden als Additive  $C_5$ - $C_{20}$ -Alkane, Ether oder halogenierte Kohlenwasserstoffe für das erfindungsgemäße Verfahren eingesetzt.

10

Ganz besonders bevorzugt werden im erfindungsgemäßen Verfahren Pentan, n-Hexan, Methyl-tert.-butylether oder Dichlormethan eingesetzt.

\_\_\_

Bevorzugt wird das erfindungsgemäße Verfahren bei Drücken im Bereich von 0,1 bis 10 bar durchgeführt, insbesondere bevorzugt bei Atmosphärendruck. Das erfindungsgemäße Verfahren kann aber auch bei Unterdrücken bis 0,01 bar und Überdrücken bis 100 bar durchgeführt werden.

15

Üblicherweise wird das erfindungsgemäße Verfahren in einem Temperaturbereich von -20°C bis 200 °C durchgeführt, bevorzugt von 0°C bis 150°C, ganz besonders bevorzugt von 20°C bis 100°C.

20

Die nach dem erfindungsgemäßen Verfahren herstellbaren cyclischen Verbindungen oder Polymere können mit Hilfe gängiger Methoden weiter gereinigt und verarbeitet werden. Der Katalysator in der ionischen Flüssigkeit kann ohne Reinigungszwischenschritte für weitere Metathesereaktionen eingesetzt werden.

# **Beispiele**

Die im folgenden angeführten Beispiele bescheiben Metathesereaktionen in Gegenwart von ionischen Flüssigkeiten (und Additiven) unter bevorzugten Bedingungen. Sie sollen jedoch in keiner Weise den Umfang der vorliegenden Erfindung einschränken. Die Abkürzung Cy steht für Cyclohexyl, Ph für Phenyl, iPr für Isopropyl und TfO für Triflat.

## 10 Beispiel 1

5

25

Herstellung von N-Carboxymethyl-2,5-dihydropyrrol

$$\begin{array}{c|c}
 & i Pr \\
 & i Pr \\
 & Cl \\
 & N \\
 & Ph \\
 & PCy_3 \\
 & - C_2H_4
\end{array}$$

155 mg (1 mmol) N-Carboxymethyl-diallylamin und 17 mg (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium(IV)-2-[(2,6-iisopropylphenyl)imino]methyl4-nitro-phenolat (2 mol%) wurden in einer flüssigen Mischung von 579 mg 1Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid (4 mmol) und 533 mg Aluminiumtrichlorid
(4 mmol) unter Argonatmosphäre gelöst. Die Mischung wurde mit 3 ml absolutem nHexan überschichtet. Man ließ 30 min unter Rühren bei Raumtemperatur reagieren.
Nach Phasentrennung wurde die ionische Phase noch drei mal mit n-Hexan gewaschen. Eine gaschromatographische Untersuchung der organischen Phase ergab

einen Produktanteil von 30% bezüglich N-Carboxymethyl-2,5-dihydropyrrol. Ein erneutes Überschichten der Katalysatorphase mit einer Lösung von 155 mg (1 mmol) N-Carboxymethyl-diallylamin in 3 ml n-Hexan, erneuter 30 minütiger Reaktionszeit

und einer analogen Aufarbeitung ergab eine Ausbeute von 20% bezüglich N-Carboxymethyl-2,5-dihydropyrrol.

# 5 Beispiel 2

15

Herstellung von N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin

92 mg (0.5 mmol) N-Carboxymethyl-3-amino-1,7-octadien und 4 mg Bis(tricyclohexylphosphin)-benzyliden-ruthenium(IV)-dichlorid (1 mol%) wurden in einem ausgeheizten Schlenkrohr unter Argonatmosphäre in einer flüssigen Mischung von

586 mg 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid (4 mmol) und 533 mg Aluminium-

trichlorid (4 mmol) gelöst. Man ließ zwei Stunden bei 50°C reagieren. Nach wäßriger Aufarbeitung wurde über eine sehr kurze Kieselgelsäule (0,5 cm) filtriert, viermal

mit je 1 ml Acetonitril nachgewaschen und eingeengt.

Ausbeute: 77 mg N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin (0.49 mmol, 99% der Theorie).

<sup>1</sup>H NMR (400 MHz, CDCl<sub>3</sub>) δ 5.85 (1H, d, *J* = 9.0 Hz), 5.60 (1H, d, *J* = 9.0 Hz), 4.70 (1H, s), 4.20 (1H, s), 3.65 (3H, s), 1.98 (2H, m), 1.90 (1H, m), 1.62 (2H, m), 1.52 (1H, m).

### Beispiel 3

Herstellung von N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin

5

10

92 mg (0.5 mmol) N-Carboxymethyl-3-amino-1,7-octadien und 10 mg des in dem obigen Reaktionsschema gezeigten Rutheniumkatalysators (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium-(IV)-2-[(2,6-diisopropylphenyl)imino]methyl-4-nitro-phenolat wurden in einem ausgeheizten Schlenkrohr unter Argonatmosphäre in 1 ml abs. Hexan und einem Gemisch von 290 mg (2 mmol) 1-Methyl-3-ethylimidazolium-chlorid und 266 mg (2 mmol) Aluminiumtrichlorid gelöst. Man ließ 3 h bei 50°C reagieren. Zur Aufarbeitung wurde die organische Phase abpipettiert und die Phase der ionischen Flüssigkeiten noch zwei mal mit je 2 ml Hexan gewaschen. Die vereinigten Hexanphasen wurden eingeengt. Abschließend wurde über eine sehr kurze Kieselgelsäule (0,2 cm) filtriert, einmal mit 1 ml Acetonitril nachgewaschen und eingeengt. Der in der ionischen Flüssigkeit gelöste Katalysator steht für eine weitere Umsetzung mit Substrat in Hexan zur Verfügung.

15

Ausbeute: 74 mg N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin (0.48 mmol, 96% der Theorie).

# Beispiel 4

Herstellung von N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin

5

10

92 mg (0.5 mmol) N-Carboxymethyl-3-amino-1,7-octadien und 4 mg Bis(tricyclo-hexylphosphin)benzylidenruthenium(IV)dichlorid (1 mol%) wurden in einem ausgeheizten Schlenkrohr unter Argonatmosphäre in einer flüssigen Mischung von 684 mg N-Butylpyridiniumchlorid (4 mmol) und 533 mg Aluminiumtrichlorid (4 mmol) gelöst. Man ließ zwei Stunden bei 50°C reagieren. Nach wäßriger Aufarbeitung wurde über eine sehr kurze Kieselgelsäule (0,5 cm) filtriert, viermal mit je 1 ml Acetonitril nachgewaschen und eingeengt.

Ausbeute: 77 mg N-Carboxymethyl-3,4,5,6-tetrahydroanilin (0.49 mmol, 98% der Theorie).

15

# Beispiel 5

Herstellung von Tetrahydrobenzol

10

15

25

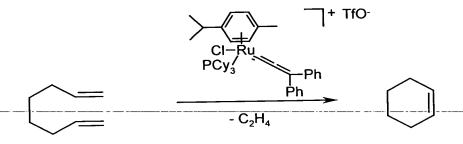
110 mg (1 mmol) 1,7-Octadien und 17 mg (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium-(IV)-2-[(2,6-diisopropylphenyl)imino]methyl-4-nitro-phenolat (2 mol%) wurden in einem ausgeheizten Schlenkrohr unter Argonatmosphäre in 3 ml absolutem Pentan gelöst. Es wurde eine flüssige Mischung von 579 mg 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid (4 mmol) und 533 mg Aluminiumtrichlorid (4 mmol) hinzugegeben. Man ließ 30 Minuten bei Raumtemperatur reagieren. Zur Aufarbeitung wurde die organische Phase abpipettiert und die Phase der ionischen Flüssigkeiten noch zwei mal mit je 2 ml Pentan gewaschen. Die vereinigten Pentanphasen wurden eingeengt. Abschließend wurde über eine sehr kurze Kieselgelsäule (0,2 cm) filtriert, einmal mit 1 ml Pentan nachgewaschen und eingeengt.

Die Ausbeute an Tetrahydrobenzol wurde durch Gaschromatographie bestimmt (interner Standard: Tetradecan) und betrug 99% der Theorie.

Nach erneutem Überschichten der Reaktionslösung mit einer Mischung von 110 mg (1 mmol) 1,7-Octadien in Pentan, einer Reaktionszeit von 30 Minuten und anschließender Phasentrennung erhielt man eine Ausbeute von 63% Tetrahydrobenzol.

# 20 Beispiel 6

Herstellung von Tetrahydrobenzol



28 mg 1,7-Octadien (0.25 mmol) wurden unter Argonatmosphäre in einem 20 ml Schlenkrohr in einer Mischung von 345 mg (2 mmol) 1-Methyl-3-butylimidazo-

liumchlorid und 266 mg (2 mmol) Aluminiumtrichlorid gelöst. Es wurden 11 mg des im obigen Reaktionsschema beschriebenen kationischen Katalysators hinzugegeben (5 mol%). Die Reaktionslösung wurde mit 3 ml Methyl-*tert*.-butylether überschichtet. Man ließ 90 Minuten bei einer Temperatur von 40°C reagieren und trennte danach die organische Phase ab. Die ionische Phase wurde noch dreimal mit Methyl*tert*.-butylether extrahiert.

Gaschromatographisch wurde ein Gehalt von 32% an gewünschtem Tetrahydrobenzol ermittelt. Dieses Ergebnis wurde in einer anschließenden zweiten Metathesereaktion unter Verwendung derselben ionischen Phase wieder erreicht.

10

5

# Beispiel 7

Herstellung von Aminocyclotridec-11-en-2-on

15

20

58 mg (0.25 mmol) 10-Undecenoyl-allylamid und 10 mg (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium-(IV)-2-[(2,6-diisopropylphenyl)imino]methyl-4-nitro-phenolat (5 mol%) wurden in 3 g 1-Methyl-3-butylimidazoliumhexafluorophosphat gelöst. Man ließ bei 40°C 14 h reagieren. Die ionische Phase wurde mit Dichlormethan extrahiert. Nach Filtration über eine sehr kurze Kieselgelsäule (Länge ca. 0.5 cm) wurden ca. 80% des gewünschten Produktes erhalten (Ausbeutebestimmung mittels Gaschromatographie). Das E/Z-Verhältnis beträgt hierbei ca. 5:1.

# Beispiel 8

Metathese von 10-Undecensäure-buten-4-yl-ester

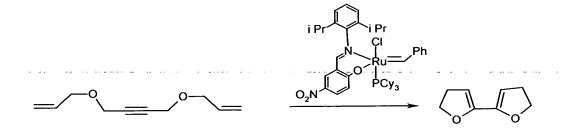
238 mg 10-Undecensäure-buten-4-yl-ester und 8 mg (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium-(IV)-2-[(2,6-diisopropylphenyl)imino]methyl-4-nitrophenolat (8 mol%) wurden in einer Mischung von 580 mg (4 mmol) 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid und 533 mg Aluminiumtrichlorid (4 mmol) gelöst. Die Mischung wurde mit 40 ml absolutem Pentan überschichtet. Man ließ unter guter Durchmischung über einen Zeitraum von fünf Stunden bei Raumtemperatur reagieren. Es wurden neben einem großen Prozentsatz Polymer ca. 10 % Dimere des eingesetzten Diens erhalten.

15

10

# Beispiel 9

Herstellung von 3,3'-Bis-2,5-dihydrofuranyl



166 mg 1,4-Bis-oxypropen-2-yl-butin-2 wurden mit 41 mg (Tricyclohexylphosphin)-benzyliden-chloro-ruthenium-(IV)-2-[(2,6-diisopropylphenyl)imino]methyl-4-nitro-phenolat (5 mol%) in einem ausgeheizten Schlenkrohr unter Argonatmosphäre in einer flüssigen Mischung von 2,31 g 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid (16 mmol) und 2,13 g Aluminiumtrichlorid (16 mmol) gelöst. Man ließ 18 Stunden bei 40°C reagieren. Zur Aufarbeitung wurde die ionische Phase mehrfach mit Toluol gewaschen. Die vereinigten Toluolextrakte wurden über eine sehr kurze Kieselgelsäule (0,5 cm) filtriert. Es wurde viermal mit je 10 ml Toluol nachgewaschen und eingeengt.

Ausbeute: 120 mg 3,3'-Bis-2,5-dihydrofuranyl (87% der Theorie).

#### Beispiel 10

5

10

15

20

Herstellung von 1,3-Di(3-trimethylsilyl-propen-1-yl)-cyclopentan und 1-(3-Trimethylsilyl-propen1-yl)-3-vinyl-cyclopentan

$$F_{3}C \xrightarrow{CF_{3}} Ph$$

$$F_{3}C \xrightarrow{CF_{3}} Ph$$

$$F_{3}C \xrightarrow{CF_{3}} Ph$$

$$SiMe_{3}$$

$$+$$

$$SiMe_{3}$$

$$+$$

$$SiMe_{3}$$

47 mg Norbornen (0,5 mmol) und 126 mg Allyltrimethylsilylsilan (1,1 mmol) wurden unter Argonatmosphäre in einer Mischung von 289 mg (2 mmol) 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid und 266 mg (2 mmol) Aluminiumtrichlorid gelöst. Anschließend wurden 10 mg (3 mol%) des oben aufgeführten Molybdänkatalysators zu dieser Reaktionsmischung gegeben. Man überschichtete diese Mischung mit 3 ml n-Hexan und ließ für eine Stunde bei Raumtemperatur reagieren.

Nach Abtrennen der organischen Phase und Extraktion der ionischen Phase mit n-Hexan sowie nach Vereinigung der organischen Extrakte wurden diese gaschromatographisch untersucht. Ausbeute an disilyliertem Produkt 1,3-Di(3-trimethylsilyl-propen-1-yl)-cyclopentan: ca. 60% der Theorie, Ausbeute an monosilyliertem Produkt 1-(3-Trimethylsilyl-propen1-yl)-3-vinyl-cyclopentan: ca. 20% der Theorie. Daneben werden polymere Produkte festgestellt. Es kann kein Edukt mehr nachgewiesen werden.

#### **Patentansprüche**

1. Verfahren zur Herstellung cyclischer und/oder polymerer Verbindungen durch Metathese von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von substituierten oder unsubstituierten Alken- oder Alkineinheiten enthalten, in Gegenwart von einem oder mehreren homogen oder heterogen vorliegenden Katalysatoren, dadurch gekennzeichnet, daß die Metathese in Gegenwart von ionischen Flüssigkeiten durchgeführt wird und daß als Katalysatoren Übergangsmetallcarbene oder Übergangsmetallverbindungen, die unter den Reaktionsbedingungen Übergangsmetallcarbene bilden oder Übergangsmetallsalze in Verbindung mit einem Alkylierungsmittel verwendet werden.

10

15

5

2. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß es sich bei den polymeren Verbindungen um Homopolymere, Copolymeren oder Block-Copolymere handelt.

20

3. Verfahren nach Anspruch 1, dadurch gekennzeichnet, daß es sich bei den cyclischen Verbindungen um carbo- oder heterocyclische Verbindungen mit Ringgrößen ≥ 5 Ringgliedern handelt.

4. Verfahren gemäß einem oder mehreren der vorangegangenen Ansprüche 1 bis 3, dadurch gekennzeichnet, daß die Edukte neben den an der Metathesereaktion beteiligten funktionellen Gruppen mindestens einen weiteren, sich in der Metathesereaktion inert verhaltenden Substituenten und/oder ein Heteroatom enthalten.

25

30

5. Verfahren nach Anpruch 4, dadurch gekennzeichnet, daß die genannten Substituenten oder Heteroatome unabhängig gewählt werden aus: verzweigte oder unverzweigte Alkylreste, aromatische oder nicht-aromatische carbocyclische Ringe, Carbonsäuren, Ester, Ether, Epoxide, Silylether, Thioether,

Thioacetale, Anhydride, Imine, Silylenolether, Ammoniumsalze, Amide, Nitrile, Perfluoralkyl-Gruppen, gem.-Dialkyl-Gruppen, Alkine, Alkene, Halogene, Alkohole, Ketone, Aldehyde, Carbamate, Carbonate, Urethane, Sulfonate, Sulfone, Sulfonamide, Nitro-Gruppen, Organosilan-Einheiten, Metallzentren, sauerstoff-, stickstoff-, schwefel-, phosphorhaltige Heterocyclen.

Verfahren gemäß Anspruch 5, dadurch gekennzeichnet, daß als Edukte  $\alpha,\omega$ -

5

6.

Diene eingesetzt werden, die mindestens einen weiteren, sich in der Metathesereaktion inert verhaltenden Substituenten und/oder ein Heteroatom enthalten können. Diese Substituenten oder Heteroatome können dabei unabhängig gewählt werden aus verzweigte oder unverzweigte Alkylreste, aromatische oder nicht-aromatische carbocyclische Ringe, Carbonsäuren, Ester, Ether, Epoxide, Silylether, Thioether, Thioacetale, Anhydride, Imine. Silylenolether, Ammoniumsalze, Amide, Nitrile, Perfluoralkyl-Gruppen, gem.-Dialkyl-Gruppen, Alkine, Alkene, Halogene, Alkohole, Ketone, Aldehyde, Carbamate, Carbonate, Urethane, Sulfonate, Sulfone, Sulfonamide,

10

7. Verfahren gemäß Anspruch 6, dadurch gekennzeichnet, daß α,ω-Diene, die in α-Stellung zu einer Doppelbindung einen Substituenten NRR<sup>1</sup> tragen, eingesetzt werden, wobei

20

15

R ein organischer Substituent, bevorzugt Wasserstoff, gegebenenfalls anelliertes Aryl, Alkyl, CN, COOR<sup>2</sup> oder Halogen ist,

Nitro-Gruppen, Organosilan-Einheiten, Metallzentren, sauerstoff-, stickstoff-,

25

tert.-Butyl, P(R)<sub>2</sub>, P(R<sup>2</sup>)<sub>2</sub>, COR, SO<sub>2</sub>PhR, COOR oder CONRR<sup>2</sup> ist,  $R^1$ 

 $R^2$ 

Alkyl oder Phenyl ist,

schwefel-, phosphorhaltige Heterocyclen.

10

15

20

und besagte  $\alpha,\omega$ -Diene auch an jeder anderen Position im Molekül, mit Ausnahme der  $\alpha$ -Stellung, mindestens einen weiteren Substituenten R tragen können.

8. Verfahren gemäß Anspruch 7, dadurch gekennzeichnet, daß α,ω-Diene der allgemeinen Formel (I) eingesetzt werden

$$R + \underbrace{\begin{pmatrix} R^1 \\ CH_2 \end{pmatrix}_{a}}$$
 (I)

in welcher R, R<sup>1</sup> und R<sup>2</sup> die in Anspruch 7 genannte Bedeutung haben und n die Zahl 1,2,3 oder 4, bevorzugt 1 oder 2, besonders bevorzugt 1 bedeutet.

9. Verfahren gemäß Anspruch 7, dadurch gekennzeichnet, daß als α,ω-Diene Diallylamin oder 3-Amino-1,7-ocatdien, besonders bevorzugt in ihrer N-Carboxymethyl-geschützten Form oder 1,7-Octadien, 10-Undecenoyl-allylamid, 1,4-Bis-oxypropen-2-yl-butin-2 oder 10-Undecensäure-buten-4-yl-ester eingesetzt werden.

10. Verfahren gemäß einem oder mehreren der vorangegangenen Ansprüche 1 bis9, dadurch gekennzeichnet, daß als Katalysatoren Verbindungen der allge-

meinen Formel (III) bis (VI) eingesetzt werden können, wobei M Ruthenium oder Osmium bedeutet

und

 $R^3$  bis  $R^7$  unabhängig voneinander wählbare Reste sind aus: Wasserstoff,  $C_1$ - $C_{20}$  Alkyl,  $C_3$ - $C_8$  Cycloalkyl,  $C_2$ - $C_{20}$  Alkenyl,  $C_2$ - $C_{20}$  Alkinyl,  $C_6$ - $C_{18}$  Aryl,  $C_1$ - $C_{20}$  Carboxylat,  $C_1$ - $C_{20}$  Alkoxy,  $C_2$ - $C_{20}$  Alkenyloxy,  $C_2$ - $C_{20}$  Alkinyloxy,  $C_6$ - $C_{18}$  Aryloxy,  $C_2$ - $C_{20}$  Alkoxycarbonyl,  $C_1$ - $C_{20}$  Alkylsulfonyl oder  $C_1$ - $C_{20}$  Alkylsulfinyl, N-Aryl; jeweils wahlweise substituiert mit  $C_1$ - $C_{12}$  Alkyl, Perfluoralkyl, Halogen,  $C_1$ - $C_5$  Alkoxy oder  $C_6$ - $C_{18}$  Aryl, wobei  $R^3$  bis  $R^7$  auch in cyclischen Verbindungen miteinander verknüpft vorliegen können,

X¹ bis X³ unabhängig voneinander wählbare anionische Liganden sind, insbesondere F⁻, Cl⁻, Br⁻, CN⁻, SCN⁻,R³O⁻, R³R⁴N⁻, (R³-R²)-Allyl⁻, (R³-R²)-Cyclopentadienyl⁻, wobei die Reste R³ bis R² die bereits genannte Definition erfüllen,

5

10

L¹ bis L³ unabhängig voneinander wählbare neutrale Liganden sind, insbesondere CO, CO₂, R³NCO, R³R⁴C=CR⁵R⁶, R³C≡CR⁴, R³R⁴C=NR⁵, R³C≡N, R³OR⁴, R³SR⁴, NR³R⁴R⁵, PR³R⁴R⁵, AsR³R⁴R⁵, SbR³R⁴R⁵, wobei die Reste R³ bis R⁵ die bereits genannte Definition erfüllen

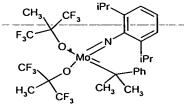
5

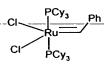
und

m 1 oder 2 ist.

- 11. Verfahren nach Anspruch 10, dadurch gekennzeichnet, daß als Katalysatoren oder Katalysatorvorstufen Verbindungen der allgemeinen Formel (III) und/oder (IV) mit L¹ und L² = PR³R⁴R⁵ verwendet werden, wobei R³ bis R⁵ den oben genannten Definitionen entsprechen, ganz besonders bevorzugte Reste sind dabei Aryl oder Alkyl, insbesondere sekundäre Alkylreste oder Cycloalkylreste.
  - 12. Verfahren nach Anspruch 11, dadurch gekennzeichnet, daß als Katalysatoren folgende Verbindungen eingesetzt werden:







15

- Verfahren nach einem oder mehreren der vorangegangenen Ansprüchen 1 bis 12, dadurch gekennzeichnet, daß als ionische Flüssigkeiten Ammoniumhexafluorophosphate, Ammoniumtetrafluoroborate, Ammoniumtosylate oder Ammoniumhydrogensulfate eingesetzt werden oder Salzmischungen einge-13. Setzt werden, die Aluminiumhalogenide in Kombination mit mindestens einem quartären Ammoniumhalogenid und/oder mindestens einem quartärem Phosphoniumhalogenid enthalten.
- Verfahren nach Anspruch 13, dadurch gekennzeichnet, daß als ionische Flüssigkeiten Pyridiniumhexafluorophosphat, Pyridiniumtetrafluoroborat,  $Pyridinium hydrogen sulfat, \ 1-Methyl-3-butylim idazolium hexafluorophosphat$ oder Kombinationen von Aluminiumchlorid mit 1-Methyl-3-butylimidazo-14. liumchlorid, 1-Methyl-3-ethylimidazoliumchlorid, N-Butylpyridiniumchlorid 10 und/oder Tetrabutylphosphoniumhalogenid verwendet werden.
  - Verfahren nach einem oder mehreren der vorangegangenen Ansprüche 1 bis 14, dadurch gekennzeichnet, daß als ionische Flüssigkeiten auch Kombinationen von Aluminiumhalogenid mit Mischungen von quartären Ammoniumhalogeniden und/oder quartären Phosphorhalogeniden, sowie Mischungen 15. Ammoniumtetrafluoroboraten, Ammoniumtosylaten oder Ammoniumhydrogensulfaten eingesetzt werden 20 können.
    - Verfahren nach einem oder mehreren der vorangegangenen Ansprüche 1 bis 15, dadurch gekennzeichnet, daß das Reaktionsmedium zusätzlich ein oder mehrere Additive enthält, die unabhängig gewählt werden aus: Phosphorverbindungen, Amine, perfluorierte Verbindungen, Metallalkoxide oder orga-16. nischen Lösungsmitteln.

# Metathese in Gegenwart ionischer Flüssigkeiten

# Zusammenfassung

Die vorliegende Erfindung betrifft ein Verfahren zur Herstellung cyclischer und/oder polymerer Verbindungen durch Metathese von Edukten, die mindestens zwei funktionelle Gruppen in Form von substituierten oder unsubstituierten Alken- oder Alkineinheiten enthalten.